

BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION

COPIE OFFICIELLE

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

Fait à Paris, le _______ 2 1 FEV. 2005

Pour le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

BEST AVAILABLE COPY

INSTITUT
NATIONAL DE
LA PROPRIETE
INDUSTRIELLE

SIEGE 26 bis, rue de Saint-Petersbourg 75800 PARIS cedex 08 Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04 Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23 www.lnut.fr

STREET



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 1/2

bis, rue de Saint Péterst 300 Paris Cedex 08 Sabana : 33 (1) 53 04 5	Jourg	REQUÊTE EN DÉLIVRANCE
	3 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 5	- 1/2
pilone : 35 (1) 35 0 . 5		Cet imprime est à remplir lisiblement à l'encre noire DB 540 o
wice pre pièges	Réservé à l'INPI	NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE
VIISE DESPIÉGESE C		À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE
_u 75 INPI PA	ARIS 26Bis SP	ATOFINA
D'ENREGISTREMENT	0314505	Département Propriété Industrielle Monsieur Tarek SARRAF
TIONAL ATTRIBUÈ PAR L'I	NPI 11 DEC. 2	2003 4 - 8, cours Michelet
TE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE	1 1 0001 2	LA DEFENSE 10
R L'INPI		92091 PARIS LA DEFENSE
os références po facultatif) AM 19		15
	dépôt par télécopie	N° attribué par l'INPI à la télécopie
NATURE DE L	the state of the s	Cochez l'une des 4 cases sulvantes
- Demande de b	2 3 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4 4	X
	ertificat d'utilité	
Demande divis		
	Demande de brevet initiale	N° Date
_		Nate
	nde de certificat d'utilité initiale	
	n d'une demande de en ` <i>Demande de brevel initiale</i>	N° Date
	•	
DÉCLARATIO	N DE PRIORITÉ	Pays ou organisation
	ON DE PRIORITÉ E DU BÉNÉFICE DE	Date N°
OU REQUÊTI		1 1 1 1 1 10
OU REQUÊTE LA DATE DE	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE	Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation
OU REQUÊTE LA DATE DE	E DU BÉNÉFICE DE	Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N°
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE	Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE	Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases)	Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° Pays ou organisation Date N° S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases)	Pays ou organisation Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale	Pays ou organisation Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridia	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale	Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMIANDE A DEMIANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale ue	Pays ou organisation Date
DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale UE	Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA Domicile	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale ue RF	Date
DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R'(Cochez l'une des 2 cases) tion sociale UE Rue Code postal et ville	Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA Domicile ou siège	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale ue RF	Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA Domicile ou siège Nationalité	DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R (Cochez l'une des 2 cases) tion sociale ue R Rue Code postal et ville Pays	Date
OU REQUÊTE LA DATE DE DEMANDE A DEMANDEU Nom ou dénomina Prénoms Forme juridiq N° SIREN Code APE-NA Domicile ou siège Nationalité N° de téléph	E DU BÉNÉFICE DE DÉPÔT D'UNE INTÉRIEURE FRANÇAISE R'(Cochez l'une des 2 cases) tion sociale UE Rue Code postal et ville	Date



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 2/2



	Réservé à l'INPI		
REMISE DES PIÈCES	C 2003		
DAIL -	ARIS 26Bis SP	į.	
TIED A PLANTIL			
N° D'ENREGISTREMENT	0314505		OB 540 W / 210502
NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'	INP1	the two lines is the recovery common that while one and the case of the least	
MANDATAIRE	(s'il y a lieu)		
Nom	110000100 111100 110001 110001	SARRAF	
Prénom		Tarek	
Cabinet ou Soc	ciété	ATOFINA	
N °de pouvoir	permanent et/ou	10633	<u>.</u>
de lien contrac		10033	
	_	DRDC / DPI	·
	Rue	4 - 8, cours Michelet - LA DEFENSE 10	
Adresse	Code postal et ville	19 (2 10 19 11 PARIS LA DEFENSE Cede	ex .
	Pays	FRANCE	
N° de télépho		01 49 00 81 87	
N° de télécopi	•	01 49 00 80 87	
	onique (facultatif)	tarek.sarraf@atofina.com	
		Les inventeurs sont nécessairement des p	ersonnes physiques
Electric Control of the Control of t	Anti-graph Control of the Control of	Particular State of the State o	
	urs et les inventeurs	U Oui Non: Dans ce cas remplir le formula	ire de Désignation d'inventeur(s)
sont les même		Uniquement pour une demande de brevet	(v.compris division et transformation)
RAPPORT DE	RECHERCHE		The second secon
į.	Établissement immédiat	<u> </u>	
	ou établissement différé	Uniquement pour les personnes physiques e	ffectuant elles-mêmes leur propre dépôt
Paiement éch	elonné de la redevance	Oui	
	(en deux versements)	X Non	
RÉDUCTION	DII TAIIV	Uniquement pour les personnes physique	s
DES REDEV		Requise pour la première fois pour cette i	nvention <i>(joindre un avis de non-imposition)</i>
		Obtenue antérieurement à ce dépôt pour	cette invention (joindre une copie de la
		décision d'admission à l'ussistance gratuite ou in	ndiquer sa référence): AG
ES of constant	DE MUCHESTINES		
FT/OII D'AC	S DE NUCLEOTIDES IDES AMINÉS	Cochez-la-case-si-la-description contient u	ine liste de séquences
<u> </u>	ectronique de données est join		
		18	
La déclaratio	n de conformité de la liste de ur support papier avec le	↓ □□ .	
support éleci	tronique de données est jointe		
Si vous aver	z utilisé l'imprimé «Suite»,		
	nombre de pages jointes		
I SIGNATURE	DU DEMANDEUR		VISA DE LA PRÉFECTURE OU DE L'INPI
OU DU MAI			OO DE LIMFI
(Nom et qu	alité du signataire)	. 0	-8
Tarek	SARRAF	dial -	
, 2.0.			\
		·	

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

PROCEDE D'OBTENTION DE COPOLYMERES A BLOCS ET LEURS UTILISATIONS DANS LES COMPOSITIONS ADHESIVES

La présente invention se rapporte au domaine des formulations pour adhésifs, particulièrement au domaine des formulations pour adhésifs thermofusibles sensibles à la pression et plus particulièrement au domaine des formulations pour adhésifs à base de copolymères à blocs.

5

10

15

20

25

30

La présente invention décrit des copolymères à blocs, leur procédé de préparation par la polymérisation radicalaire contrôlée par les alcoxyamines ainsi que leur utilisation dans les formulations pour adhésifs.

Usuellement, les formulations d'adhésif thermofusible sensible à la pression généralement désignées par HMPSA, utilisées par exemple dans des applications bandes et étiquettes adhésives doivent présenter un compromis de propriétés entre leur mise en œuvre (stabilité thermique, niveau de viscosité ...) et leurs propriétés physiques (adhésion, cohésion, tenue en température, etc...). Des rubans adhésifs utilisant des adhésifs HMPSA sont maintenant produits depuis plus de 50 ans.

Les formulations adhésives HMPSA sont usuellement composées de polymères, de résines tackifiantes et d'huile. C'est en adaptant la formulation totale (nature des ingrédients et pourcentages) que l'on remplit le cahier des charges d'une application donnée. Dans ces formulations, l'utilisation de la résine tackifiante et de l'huile permet à la fois d'adapter les propriétés mais aussi de diminuer le prix global de la formulation, le polymère étant le plus souvent le composé le plus coûteux.

Selon l'art antérieur, voir par exemple Ullmann's encyclopedia of industrial chemistry, 5eme edition (1995) Vol A 26, p 659-660, les HMPSA sont de préférence à base de copolymère blocs SIS (Styrène-isoprène-styrène) mais aussi SBS (styrène-butadiène-styrène).

Dans ces polymères de structure générale A-B-A, les blocs A sont généralement de nature thermoplastique avec une température de transition vitreuse (Tg) supérieure à 0°C et préférablement à 60°C et les blocs B sont de nature élastomère avec une Tg inférieure à 0°C, préférablement à -30°C.

L'un des paramètres clés pour réussir une formulation HMPSA est de maîtriser la compatibilité entre la résine tackifiante et/ou l'huile d'un coté et le copolymère bloc de l'autre côté, afin que ces additifs puissent se mélanger et modifier ainsi sélectivement chacun des blocs. De fait, l'essentiel des produits existants sur le marché ont été développés dans le but de pouvoir modifier soit les blocs styrène soit les blocs isoprène ou butadiène.

5

10

15

20

25

30

De manière générale, les formulations HMPSA contiennent entre 15% et 40% de polymère, le complément étant constitué de résine tackifiante et de plastifiant.

Comme cité dans le brevet US 5313041 concernant les HMPSA, les SBS et SIS présentent l'inconvénient d'être instables à chaud et aux rayons ultra-violets (UV).

De nouveaux copolymères blocs ABA ont donc été développés où le bloc B est composé par un acrylate d'alkyle. L'intérêt de ce type de momomère comme phase élastomère porte sur une meilleure stabilité thermique et résistance aux UV de par l'absence de double liaison et de meilleurs résultats d'adhésion de part la plus grande polarité.

De tels copolymères sont décrits par exemple dans le brevet EP 0 349 270 B1. La préparation desdits polymères se fait par la polymérisation radicalaire en présence d'Iniferter. Il est à noter que tous les exemples donnés dans ce document concernent des produits contenant au minimum 75% de phase B.

Etant donné que les paramètres de solubilité des monomères styrène et acrylate d'alkyle, en particulier acrylate de butyle, sont proches, les copolymères blocs A-B-A dont le bloc A est essentiellement à base de polystyrène et le bloc B à base de polystyrène et le procédé de butyle sont particulièrement important de particulièrement important de particulière séparation de phase possible. Il est aussi particulièrement important de bien choisir les additifs tels que les résines tackifiantes et les plastifiants entrant dans les formulations dans le but

de modifier sélectivement le bloc A ou le bloc B. Une sélection hâtive des additifs peut conduire soit à une immiscibilité avec le bloc A et B soit au contraire à une miscibilité forte avec le bloc B et/ou le bloc A ce qui conduit à une perte de la séparation de phase et donc à un mauvais résultat final en terme de formulation adhésive.

5

10

15

20

25

30

Le document JP2001288442 de NITTO DENKO CORP décrit la synthèse de copolymères A-B-A dont le bloc A est constitué de styrène et le bloc B d'un acrylate avec une différence de coefficient de solubilité suffisamment élevée pour avoir une bonne séparation de phase lors de la synthèse. Le procédé de polymérisation radicalaire mis en oeuvre dans ce document est un procédé de type ATRP (Atom Transfert Radical Polymérisation). Cette technique implique l'utilisation de dérivés métalliques comme agents de contrôle, ce qui nécessite l'introduction, dans le procédé de fabrication dudit polymère, d'une étape supplémentaire de purification en fin de polymérisation afin d'éliminer les traces de métal présentes dans le milieu réactionnel. Notons également que ce document ne s'attache pas à la formulation du polymère pour obtenir un adhésif typique des HMPSA.

....r

ų:

3

La demanderesse, cherchant à résoudre l'ensemble des problèmes décrits précédemment a trouvé que les compositions adhésives à base de copolymères à blocs d'architecture et de structure chimique bien définies tels que ceux décrits plus loin, et de résines tackifiantes et d'huile particulièrement bien adaptés présentent un ensemble des propriétés applicatives relativement intéressant et constituent une bonne solution.

Le premier objet de l'invention est donc un copolymère à blocs répondant à la formule générale suivante :

 $I-(B)_{n}-(A)_{m}$ dans laquelle n est un entier supérieur ou égal à 1, m un entier inférieur ou égal à n, B un bloc polymère lié directement au cœur l par une liaison covalente, A un bloc polymère, lié directement au bloc B par une liaison covalente. Ainsi, n blocs B sont rattachés par l'une de leurs extrémités au cœur l et m blocs parmi les n blocs B sont rattachés par leurs autres extrémités à un bloc A.

Le bloc B est obtenu par la polymérisation d'un mélange de monomères (B₀) comprenant :

- de 90 à 100% en poids d'au moins un monomère (B₁) choisi dans le groupe contenant les acrylates d'alkyles en C1-C12 linéaires ou ramifiés,
 - de 0 à 10 % en poids d'au moins un monomère (B₂) choisi parmi les acides et leurs dérivés tels que l'acide acrylique, l'acide méthacrylique et leurs sels,

A est obtenu par la polymérisation d'un mélange de monomères (A_0) comprenant :

- de 95 à 100% en poids d'au moins un monomère (A₁) choisi dans le groupe contenant les monomères méthacryliques, styrèniques et leurs dérivés,
- de 0 à 5 % en poids d'au moins un monomère (A_2) choisi parmi les acides et leurs dérivés tels que l'acide acrylique, l'acide méthacryliques et leurs sels de sodium ou de potassium.

Le cœur (I) est un groupement organique possédant n, supérieur ou éga I à 1, atomes de carbone auxquels sont rattachés les blocs B par l'une des valences de ces atomes de carbone.

l répond à l'une des formules générales la, lb et lc suivantes :

5

10

15

20

25

la, lb et lc sont issues de la décomposition thermique de l'alcoxyamine correspondante comme décrit plus loin (formules II) où Ar désigne un groupement aromatique substitué, Z est un radical organique ou minéral polyfonctionnel de masse molaire supérieure ou égale à 14. Z est associé à n fonctions de type acryl dans la formule la, à n fonctions type méthacryl dans la formule lb et à n fonctions de type styryl dans lc. A titre d'exemple non limitatifs de la portée de l'invention, Z peut être un groupement polyalcoxy en particulier dialcoxy tels que les radicaux 1,2 éthane-dioxy, 1,3 propane-dioxy, 1,4 butane dioxy, 1,6 hexane dioxy, le 1,3,5 tris(2-éthoxy) acide cyanurique; un

groupement polyaminoamine, telles que les poly éthylènes amines le 1,3,5 tris(2-éthyl amino) acide cyanurique; un groupement polythioxy; un groupement phosphonate ou polyphosphonate. Z peut être aussi un groupement minéral par exemple un complexe organométallique tel que: M^{n+},O^{-}_n , la deuxième valence des atomes d'oxygène correspond à la liaison apparaissant entre Z et les groupements acryl, méthacryl et styryl. M peut être un atome de magnésium, de calcium, d'aluminium, de titane, de zirconium, de chrome, de molybdène, de tungstène, de manganèse, de fer, de cobalt, de nickel, de palladium, de platine, de cuivre, d'argent, d'or, de zinc d'étain.

Selon un mode préférentiel de l'invention B_0 comprend de 92 à 98 % en poids de monomères B_1 et de 2 à 8 % en poids de monomères B_2 .

B₂ est de préférence l'acide acrylique.

5

10

15

20

.

25

Selon un autre mode de réalisation A_0 comprend de 95 à 98 % en poids de monomères A_1 et de 2 à 5 % en poids de monomères A_2 .

. A₂ est de préférence l'acide méthacrylique.

La présence des monomères acides et/ou sels d'acides est essentielle pour améliorer certaines propriétés en particulier pour améliorer l'adhésion des compositions adhésives de l'invention mais aussi pour augmenter la Tg des blocs comprenant tels monomères et augmenter ainsi la différence des coefficients de solubilité entre les différents blocs du copolymère à blocs.

L'ensemble des blocs B représente de 50 à 95 % en poids du poids total du copolymère.

Le bloc B est un bloc polymère a caractère élastomère c'est-à-dire présentant une température de transition vitreuse (Tg) inférieure à la température ambiante et de préférence inférieure à – 30°C; Par ailleurs le bloc B a une masse moyenne en poids comprise entre 2000 et 300 000 g /mol, de préférence comprise entre 10000 et 200000 et un indice de polydispersité compris entre 1 et 3.

Le bloc A est un bloc polymère à caractère thermoplastique c'est-à-dire ayant une Tg supérieure à la température ambiante et de préférence supérieure à 90°C.

La masse moléculaire moyenne en poids (Mw) du copolymère à blocs $(A)_m$ - $(B)_n$ -I est comprise entre 80000 g/mol et 300000 g/mol.

Le copolymère de l'invention peut être préparé selon le procédé de polymérisation radicalaire contrôlée décrit plus loin. Il s'agit d'un procédé connu, cependant, étant donné le caractère élastomère du copolymère il est toujours très difficile voire impossible de le récupérer, en fin de cycle de préparation sous une forme convenable pour une utilisation ultérieure. Pour résoudre ce problème la demanderesse a optimisé le procédé de synthèse en incorporant dans la chaîne de préparation un appareil de type « malaxeur-sécheur » cet appareil bien connu dans les techniques de polymérisation anionique n'a jamais été proposé ou suggéré pour une utilisation dans un procédé tel que celui de la présente invention en raison de certains préjugés. En particulier, le préjugé selon lequel on ne doit pas ou en tout cas on ne peut pas utiliser un « malaxeur-sécheur » pour traiter des produits à fort caractère élastomère et à forte viscosité. Celle-ci étant due à la fois au faible taux de volatils en fin de cycle mais aussi à la composition et à l'architecture du copolymère à blocs selon l'invention.

Le procédé de préparation consiste donc à amorcer la polymérisation du ou des monomères nécessaires pour le bloc B par un amorceur de type alcoxyamine, mélangé éventuellement à un nitroxyde. Le choix des amorceurs de l'invention est primordial pour la réussite de la fabrication du matériau : ces amorceurs permettent en effet de contrôler le nombre de bras du copolymère bloc ainsi que son bon séquençage. Cette dernière caractéristique dépend du choix de l'agent de contrôle nitroxyde produit par la décomposition des alcoxyamines initiatrices. Les formules générales des amorceurs alcoxyamines choisis selon l'invention sont donc res survantes :

dans lesquelles:

5

10

15

20

Z à la même signification que précédemment, l'atome de carbone en position alpha de la liaison NO est porteur d'au moins un groupement organique R_L de masse moléculaire supérieure ou égale à 14 g/mol. Les autres valences de l'azote ou du carbone en position alpha sont porteuses de groupements organiques tels que des groupements alkyles linéaires ou ramifiés tels que le ter butyle ou l'isopropyl, éventuellement substitué tels que le 1,1 diméthyl 2 hydroxy éthyle, des atomes d'hydrogène, des cycles aromatiques tels que le groupement phényl éventuellement substitué.

Le radical R_L présente une masse molaire supérieure à 14 pouvant comprendre un groupement phosphoryle et/ou un cycle aromatique.

De manière générale les alcoxyamines selon l'invention sont celles décrites dans la demande de brevet EP 1178955.

· .

Les alcoxyamines préférées de l'invention sont celles répondant aux formules suivantes :

$$Z = \begin{bmatrix} tBu & tBu$$

A ces molécules II, sont associés des nitroxydes X correspondant à la formule générale :

5

10

15

20

25

R_L ainsi que les groupes rattachés à l'atome d'azote et à l'atome de carbone en alpha de l'azote ont la même signification que précédemment.

Le choix de n entier supérieur ou égal à 1 permet en particulier d'assurer un très haut taux de copolymères à blocs dans le matériau final en limitant la présence de bloc B non réagi après la formation de A.

Le choix de R_L est particulièrement important de manière à assurer lors de la formation de B un bon contrôle de la polymérisation qui permet de maintenir une réactivité importante de B lors du réamorçage de A. Par préférence on citera les deux nitroxydes X1 et X2 suivants :

X1 est désigné plus loin par SG1.

Le procédé de fabrication consiste donc à polymériser d'abord le bloc B en présence d'un amorceur de formule II et éventuellement d'une quantité additionnelle de composé X à une température comprise entre 60°C et 150°C, de manière préférentielle entre 80 et 120°C, sous une pression allant de 1 à 10 bars, de préférence comprise entre 1.5 et 5 bars. La polymérisation peut être effectuée en présence ou non d'un solvant ou en milieu dispersé. On arrête la polymérisation avant 90% de conversion. On choisit d'évaporer ou non le monomère résiduel du bloc B selon la facilité liée au procédé de synthèse. On ajoute alors la quantité de monomère pour le bloc A. On procède à la polymérisation du bloc A dans des conditions similaires à celles du bloc B. La polymérisation du bloc A est poursuivie à la conversion visée. La récupération du produit se fait après dévolatilisation des monomères et/ou du solvant

résiduels dans un outil de récupération de type malaxeur-sécheur à des pressions inférieures à 60 mbars, à des températures produit supérieures à 150°C et à des débits en sortie malaxeur allant de 1 à 15 kg/h. Sous les conditions optimales de température, pression et débit, les polymères secs présentent des taux de volatils résiduels inférieurs à 1000 ppm.

Les copolymères de l'invention tels que décrits précédemment sont utiles dans les formulations adhésives en particulier les formulations adhésives sensibles à la pression.

5

10

15

20

25

30

Un des objets de l'invention est une composition adhésive comprenant :

- de 15 à 50 % en poids du poids total de la composition d'au moins un copolymère à blocs tel que décrit précédemment,
- de 35 à 50 % en poids du poids total de la composition d'au moins une résine tackifiante,
- de 10 à 30 % en poids du poids total de la composition d'au moins un plastifiant.

La composition adhésive selon l'invention peut être obtenue en mélangeant les divers composés ainsi que des additifs éventuels par tout moyen convenable, par exemple par simple mélange à une température comprise entre 150°C et 170°C dans un fondoir.

Selon l'invention les huiles à utiliser sont de préférence des huiles de type trimellitate, comme la tri-octyl trimellitate ou encore des huiles majoritairement naphténique telle que la Catenex N956 de Shell. Il est déconseiller d'utiliser les huiles de type paraffinique (typiquement huile Primol 352, d'Exxon-Mobil), de type polybutène liquide (typiquement Napvis 10) car dans certaines conditions, elles sont incompatibles avec le copolymère et exsudent du mélange binaire.

Selon l'invention les résines tackifiantes à utiliser sont les résines à base de collophanes telles que les Foral AX, d'ester de collophane telles que le Foral F85, les résines connues sous l'appellation pur monomer telles que Krystallex F85, les polyterpène telles que DERCOLYTE A 115 de DRT, les polyesters hydroxylés (typiquement Reagem 5110 de DRT), les terpènes styrène (typiquement DERCOLYTE TS 105 de DRT), les terpènes

Pentaerythritol (typiquement DERTOLINE P2L), les résines à base de terpène phénol (typiquement Dertophene T105 de DRT).

La composition de l'invention peut être utilisée comme adhésif sensible à la pression ou non dans les domaines de l'hygiène, du bois, de la reliure, de l'emballage, les rubans et étiquettes ainsi que dans les mastics.

Les exemples suivants illustrent l'invention sans en limiter la portée.

Des exemples de grades de copolymères obtenus par le procédé revendiqué sont présentés dans le tableau suivant :

	Nature de	Structure du	Composition	Mn du
	l'Alcoxyamine	copolymère	massique du copolymère B/A	copolymère
OB9	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu) A=p(S)	62 / 38	158600
1A26	IIc, n=3	A-B-A A B=p(Abu-s-AA) A=p(S)	73 / 27	90700
1A01	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu) A=p(S)	70 / 30	97850
1A06	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu) A=p(S)	68 / 32	99780
2A13	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu) A=p(S-s-AA)	66 / 44	69580
2A25	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu) A=p(S-s-AMA)	76 / 24	56490
2A08	Пb, n=2	A-B-A B=p(Abu-s-AA) A=p(S)	64/ 36	96240
2A09	IIb, n=2	A-B-A B=p(Abu-s-AA) A=p(S)	59 /41	55100

P(Abu)

poly(Acrylate de butyle),

P(S)

poly(Styrène)

P(Abu-s-AA)

poly (Acrylate de butyle-statistique-Acide méthacrylique)

P(S-s-AMA)

poly (styrène-statistique-Acide Acrylique)

5

Exemples:

5

10

15

20

25

30

1. Procédé de préparation de l'OB9 : Synthèse et récupération du copolymère séquencé linéaire Abu/S : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en masse

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 118 kg d'acrylate de butyle sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 463 g d'une solution d'alcoxyamine IIb à 50% dans l'éthylbenzène et 125 g d'une solution de nitroxyde SG1 répondant à la formule X1, à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 4.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 50%. Le monomère résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour à 60°C, 100 kg de styrène sont introduits dans le réacteur. La température est alors ajustée à 110°C et contrôlée pendant 2 heures jusqu'à polymérisation de 25% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par une pompe à engrenages. L'alimentation du malaxeur-sécheur est effectuée en continu par une pompe à engrenages à partir du bac de stockage à travers des lignes de 🐥 transfert chauffées à 60°C de manière à éviter tout problème d'encrassement dû à la grande viscosité des solutions polymériques à basse température. Les conditions opératoires optimales d'utilisation du malaxeur-sécheur sont un débit de sortie de 5 à 10 kg/heure, une température de 180°C sous une pression de 10mbars abs. Le polymère sec est alors récupéré sous forme de joncs qui sont -refroidis dans un bain froid avant d'être granulés.

2. Procédé de fabrication du 1A26 : Synthèse et récupération du copolymère séquencé étoilé Abu / S : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en masse.

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 153 kg d'acrylate de butyle sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 902 g d'une solution de d'alcoxyamine **lic** à 50% dans l'éthylbenzène et

150 g d'une solution de nitroxyde SG1 à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 3.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 45%. Le monomère résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour à 60°C, 120 kg de styrène sont introduits dans le réacteur. La température est alors ajustée à 110°C et contrôlée pendant 1 heure jusqu'à polymérisation de 25% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par une pompe à engrenages. La récupération du copolymère sous forme sèche (granulés) se fait de manière équivalente à celle décrite dans l'exemple de préparation de l'OB9.

3 et 4. Procédé de fabrication du 1A01 et 1A06 : Synthèse et récupération de copolymères séquencés linéaires Abu / S : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en masse.

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 149 kg d'acrylate de butyle sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 760 g d'une solution d'alcoxyamine IIb à 50% dans l'éthylbenzène et 206 g d'une solution de nitroxyde SG1 à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 4.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 50%. Le monomère résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour-à-60°C, 120-kg-de styrène sont introduits dans le réacteur. La température est aicre-ajustée à 110°C et contrôlée pendant 2 heures jusqu'à polymérisation de 25% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par une pompe à engrenages. La récupération du copolymère sous forme sèche (granulés) se

fait de manière équivalente à celle décrite dans l'exemple de préparation de l'OB9.

5. Procédé de fabrication du 2A13 : Synthèse et récupération de copolymères séquencés linéaire Abu / S-AA : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en masse.

5

10

15

20

25

30

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 150 kg d'acrylate de butyle sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 766 g d'une solution d'alcoxyamine IIb à 50% dans l'éthylbenzène et 206 g d'une solution de nitroxyde SG1 à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 4.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 50%. Le monomère résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour à 60°C, 125 kg de styrène et 3 kg d'acide acrylique sont introduits dans le réacteur. La température est alors ajustée à 110°C et contrôlée pendant 1.5 heures jusqu'à polymérisation de 25% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par 👙 une pompe à engrenages. La récupération du copolymère sous forme sèche (granulés) se fait de manière équivalente à celle décrite dans l'exemple de préparation de l'OB9.

6. Procédé de fabrication du 2A25 : Synthèse et récupération de copolymères séquencés linéaire Abu / S-AMA : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en solvant.

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 189 kg d'acrylate de butyle sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 870 g d'une solution d'alcoxyamine IIb à 50% dans l'éthylbenzène et 208 g d'une solution de nitroxyde SG1 à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 4.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 45%. Le monomère

résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour à 60°C, 47 kg de styrène, 5 kg d'acide méthacrylique et 94 kg d'éthylbenzène sont introduits dans le réacteur. La température est alors ajustée à 120°C et contrôlée pendant 2.0 heures jusqu'à polymérisation de 50% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par une pompe à engrenages. La récupération du copolymère sous forme sèche (joncs) se fait de manière équivalente à celle décrite dans l'exemple de préparation de l'OB9.

5

10

15

20

25 -

30

7 et 8. Procédé de fabrication du 2A08 et 2A09 : Synthèse et récupération de copolymères Abu-AA / S : la synthèse du bloc thermoplastique est réalisée en masse.

Dans un réacteur de 500L équipé d'une double enveloppe (eau glycolée), 147 kg d'acrylate de butyle et 3 kg d'acide acrylique sont introduits à 40°C et mis en chauffe. A 80°C, 766 g d'une solution d'alcoxyamine IIb à 50% dans l'éthylbenzène et 206 g d'une solution de nitroxyde SG1 à 10% dans l'éthylbenzène sont introduits. La température est ensuite maintenue à 114°C pendant 4.5 heures jusqu'à atteindre un taux de conversion d'acrylate de butyle de 50%. Le monomère résiduel est alors éliminé à 75°C sous 200-300 mbars. Après dévolatilisation et retour à 60°C, 128 kg de styrène sont introduits dans le réacteur. La température est alors ajustée à 110°C et contrôlée pendant 2 heures jusqu'à polymérisation de 25% des monomères. Une fois la conversion souhaitée atteinte, une solution d'inhibiteur (OH-Tempo) est additionnée au milieu réactionnel à 114°C et le réacteur est ensuite refroidi à 60°C. La solution est alors transférée dans un bac de stockage de 270 L par une pompe à engrenages. La récupération du copolymère sous forme sèche (granulés) se fait de manière équivalente à celle décrite dans l'exemple de préparation de l'OB9.

II. Méthodes de tests

5

10

15

20

25

Compatibilité Polymère / (Résine ou Huile)

Afin d'évaluer la compatibilité entre l'huile ou la résine et le polymère, nous réalisons par voie fondue à 150°C un mélange binaire entre la résine (ou l'huile) à caractériser et un copolymère de référence S-ABu-S 0B9.

Pour les résines solides à température ambiante, le mélange contient à 35% en poids de copolymère.

Pour les résines liquides à température ambiante, le mélange contient à 69% en poids de copolymère.

Pour les huiles, le mélange contient 85% en poids de copolymère.

Ce mélange est ensuite caractérisé par la mesure des propriétés viscoélastiques (G', G", tan d) en fonction de la température à la fréquence de sollicitation de 1 Hz.

Les températures de transition vitreuse (Tg) des phases ABu et Styrène du mélange sont relevées.

En cas de non-compatibilité totale ou partielle de l'huile ou la résine avec le polymère, la température de transition vitreuse de ce composé peut être sobservée.

En cas de compatibilité de l'huile ou la résine avec le polymère, les se températures de transition vitreuse de la phase ABu et de la phase Styrène sont décalées par rapport aux températures de transition vitreuse des phases ABu et Styrène pures. En effet, la Tg correspond à la température pour laquelle on observe l'apparition de mouvement moléculaire : cette température est dépendante de la composition du produit.

On peut estimer la proportion de résine dans chacun des blocs par les relations suivantes :

$$\frac{w_{mou}}{Tg_{mou}} = \frac{w_{res\ mou}}{Tg_{res}} + \frac{w_{ABu}}{Tg_{ABu}} \qquad avec\ w_{mou} = w_{res\ mou} + w_{ABu}$$

$$\frac{w_{dur}}{Tg_{dur}} = \frac{w_{res\ dur}}{Tg_{res}} + \frac{w_{PS}}{Tg_{PS}} \qquad avec\ w_{dur} = w_{res\ dur} + w_{PS}$$

$$et\ w_{res\ mou} + w_{res\ dur} + w_{PS} + w_{ABu} = 1$$

où:

w res est la fraction en poids totale de résine (ou d'huile) dans le mélange binaire

wPS est la fraction en poids du bloc polystyrène dans le mélange binaire (soit 85% x la fraction en poids de bloc polystyrène dans le polymère sélectionné – 35%)

wABu est la fraction en poids du bloc polyacrylate de butyle dans le mélange binaire (soit 85% x la fraction en poids de bloc polyacrylate de butyle dans le polymère sélectionné – 65%)

w res mou est la fraction en poids de résine incorporée dans la phase de basse Tg (inférieure à 20°C)

w res dur est la fraction en poids de résine incorporée dans la phase de haute Tg (supérieure à 20°C)

Tg res est la température de transition vitreuse de la résine mesurée à la fréquence de sollicitation de 1 Hz

Tg PS est la température de transition vitreuse du bloc polystyrène mesurée à la fréquence de sollicitation de 1 Hz sur le copolymère modèle pur

Tg ABu est la température de transition vitreuse du bloc polyacrylate de butyle mesurée à la fréquence de sollicitation de 1 Hz sur le copolymère modèle pur

Tg dur est est la température de transition vitreuse dans la phase de haute Tg (supérieure à 20°C) mesurée à la fréquence de sollicitation de 1 Hz sur le mélange binaire

Tg mou est la température de transition vitreuse dans la phase de basse Tg (inférieure à 20°C) mesurée à la fréquence de sollicitation de 1 Hz sur le mélange binaire.

25 SAFT/PAFT

5

10

20

Le test SAFT (ou PAFT) mesure la capacité d'un adhésif thermofusible à résister à une force statique de 500 g (ou 100 g) en cisaillement (ou en pelage) sous l'effet d'une montée régulière en température de 0.4°C/min.

Le SAFT est défini par la température à laquelle on peut observer une séparation par glissement vertical parallèle d'une aire de (25 x 25) mm² enduite de HMPSA d'une plaque d'acier inoxydable plane.

Le HMPSA est enduit entre 140°C et 180°C sur une bande de PET (Polyéthylène téréphtalate) de (25 x 400) mm² d'épaisseur. L'épaisseur étant constante le grammage est compris entre 22 et 32 g/m². Les bandes à tester doivent être conditionnées au moins quatre heures avant l'essai dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative. Le ruban auto-adhésif est appliqué à l'aide d'un rouleau standard normalisé de 2 kg.

Le résultat du SAFT est donné en °C. Le type de rupture doit être mentionné.

Tack à la Boucle

5

10

15

20

25

Le test du tack à la boucle (loop tack) est le test FINAT FTM 9 décrit dans le manuel technique FINAT, Laan Copes Van Cattenbubsh 79, NL 2585. EW LA HAYE (1995) (HMPSA.

Ce test caractérise l'adhésion instantanée ou "tack". Le tack est défini comme étant la force requise pour décoller une boucle de PET enduite de HMPSA dont une surface déterminée a été préalablement mise en contact avec une plaque d'acier inoxydable.

Le HMPSA est enduit entre 140°C et 180°C sur une bande de PET de (25 x 400) mm² d'épaisseur. L'épaisseur étant constante le grammage est compris entre 22 et 32 g/m². Les bandes à tester doivent être conditionnées au moins quatre heures avant l'essai dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative. Le ruban auto-adhésif est appliqué à l'aide d'un rouleau standard normalisé de 2 kg.

Le test est effectué à l'aide d'un dynamomètre à une vitesse de traction de 300 mm/min dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative.

Le tack à la boucle est quantifié par la valeur de force maximale. Le résultat du test de mesure du tack à la boucle est donné en N/25mm. Le type de rupture doit également être mentionné. Les différents types de rupture sont définis comme suit :

Rupture adhésive: Le HMPSA n'adhère pas sur un des deux substrats.

Rupture cohésive: on observe une rupture dans le joint de colle. Dans ce cas, les deux subtrasts encollés entraînent une partie du joint lors de la traction.

Rupture mixte : la rupture est indécise et on peut observer sur une même éprouvette les deux types de rupture décrits plus haut.

Tenue au fluage

5

10

15

20

30 -

La tenue au fluage est déterminée par le test FTM8 (Manuel FINAT déjà cité). Ce test mesure la capacité d'un HMPSA à résister à une force statique de 1 kgf à une température donnée (à température ambiante dans les exemples donnés.

La résistance au cisaillement statique est définie par le temps nécessaire pour séparer par glissement vertical parallèle une aire de (25 x 25) mm² enduite de HMPSA d'une plaque d'acier inoxydable plane.

Le HMPSA est enduit entre 140°C et 180°C sur une bande de PET de (25 x 400) mm² d'épaisseur. L'épaisseur étant constante le grammage est compris entre 22 et 32 g/m². Les bandes à tester doivent être conditionnées au moins quatre heures avant l'essai dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative. Le ruban auto-adhésif est appliqué à l'aide d'un rouleau standard normalisé de 2 kg.

Le résultat du test de fluage est donné en minutes. Le type de rupture doit être également mentionné.

Pelage à 180°

L'adhérence sur l'acier est déterminée par le test FTM1 (Manuel Finat déjà cité). Ce test quantifie le pouvoir adhésif. Ce dernier est défini comme étant la force requise pour enlever une bande de PET enduite de HMPSA d'une plaque d'acier inoxydable.

Le HMPSA est enduit entre 140°C et 180°C sur une bande de PET de 25 (25 x 400) mm² d'épaisseur. L'épaisseur—étant constante le grammage est compris entre 22 et 32 g/m². Les sentes à tester doivent être conditionnées au moins quatre heures avant l'essai dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative. Le ruban auto-adhésif est appliqué à l'aide d'un rouleau standard normalisé de 2 kg.

La force d'adhésion est mesurée 20 minutes après application et 24 heures après application. Le test est effectué à l'aide d'un appareil de traction,

sous un angle de pelage de 180°, à une vitesse de 300 mm/min dans une pièce climatisée à (23 +/- 2)°C et (50 +/- 5)% d'humidité relative.

Le résultat du test de pelage est donné en N/25mm. Le type de rupture doit être mentionné, comme décrit pour le test de tack à la boucle.

5

10

15

20

25

30

Les conditions de synthèse du copolymère sont très importantes pour obtenir une séparation entre les blocs de polystyrène et le bloc central de polyacrylate de butyle : cette structuration du matériau est une des bases essentielles des bonnes performances et de la possibilité de formuler de manière contrôlée le copolymère dans le but de produire un HMPSA.

Le graphe 1 montre l'évolution de tangente delta, qui est le rapport du module visqueux sur le module élastique comme mesuré en viscoélasticité, avec la température. Les températures de transition vitreuse de chaque bloc correspondent aux maxima des pics de tan d. Il est aisé de voir que le produit dont les conditions de synthèse sont optimisées de la façon décrite précédemment présente une bien meilleure séparation de phase qu'un produit de nature chimique similaire dont les conditions de synthèse ne sont pas optimisées. L'optimisation des conditions de synthèse se traduit par un écart plus important entre les températures de transition vitreuse des deux blocs et un niveau de tan delta plus faible dans l'intervalle de température compris entre ces transitions.

La réalisation de mélange binaire avec différent type d'huile nous a permis de mettre en évidence que de manière à formuler les copolymères pour obtenir des HMPSA, il convient d'utiliser de façon avantageuse des huiles de type de type triméllitate ou majoritairement naphténique.

La réalisation de mélange binaire avec différents types de résines nous a permis de mettre en évidence que de manière à formuler les copolymères pour obtenir les HMPSA, il convient d'utiliser de façon avantageuse des résines à base de collophanes, d'ester de collophane, polyterpène, polyester hydroxylé, terpène styrène, Pentaérythritol ester de résine, résine de terpène phénol.

Sur le graphe 2, on représente la mesure DMA du copolymère modèle pur, d'une résine adaptée à la formulation de ce copolymère (par exemple ici

Reagem 5110) et d'une résine non adaptée à la formulation de ce polymère (par exemple ici Adtac LV).

Pour l'homme de l'art, il est clair sur cette mesure que l'Adtac LV est faiblement miscible avec le copolymère (apparition d'un pic vers –11°C) et que la partie miscible de cette résine est plus compatible avec les blocs styrènes (décalage important de la Tg haute température) qu'avec la partie Acrylate de butyle (décalage faible avec la température). Au contraire, la résine Réagem 5110 est parfaitement miscible avec le copolymère (pas d'apparition d'un troisième pic) et est plus miscible avec la partie Acrylate de Butyle (décalage important de la Tg basse) qu'avec les blocs de polystyrène (décalage faible de la Tg haute).

A partir de ce choix de composant, il est possible de formuler des adhésifs HMPSA.

Exemple 9

5

10

15

20

25

Nous avons réalisé des formulations HMPSA à partir des copolymères dont les propriétés sont données dans le **tableau 1**.

Le copolymère 1A26 a la particularité d'avoir un bloc central acrylate étoilé.

Les DMA de ces trois copolymères sont présentées dans le graphe 3.

Les mélanges sont faits avec de la résine Foral AX et de l'huile TOTM.

Le premier chiffre indique le pourcentage de polymère dans la formulation. Les chiffres entre parenthèses indiquent la proportion de résine et d'huile du complément.

Les mélanges sont faits à environ 180°C avec une agitation mécanique de type turbine.

Le tableau 2 donne les résultats des tests d'adhésion menés sur ces produits.

Ce type de formulation permet d'obtenir des HMPSA très tackants.

30 Exemple 10

A partir des polymères précédemment décrits dans le tableau 1, nous avons réalisé des mélanges en remplaçant la résine Foral AX, adaptée aux

copolymères, par une résine Norsolène W90 non adaptée à la formulation de ces copolymères.

Les résultats des tests d'adhésion sont regroupés dans le **tableau 3**.

Les propriétés de ces mélanges sont notoirement insuffisantes : ils ne peuvent

pas être considérés comme des HMPSA satisfaisants.

Exemple 11

Pour ces formulations, nous avons remplacé la résine Foral AX par la résine Dercolyte A115. Les résultats des tests d'adhésion sont regroupés dans le tableau 4.

Ce type de formulation permet d'avoir des adhésifs ayant une force de pelage, un Saft plus élevé au détriment du tack à la boucle. Ces formulations présentent en outre l'avantage d'avoir un très bon pelage instantané.

Exemple 12

Nous avons réalisé des formulations dans lesquelles les blocs styrènes du copolymère sont fonctionnalisés en copolymérisant avec le styrène soit de l'acide acrylique, soit de l'acide méthacrylique. Les données sur ces copolymères sont regroupées dans le tableau 5.

Nous avons formulé ces polymères en utilisant des huiles soit TOTM soit Catenex N956 et des résines soit Foral AX.

Les résultats des tests d'adhésion sont regroupés dans le **tableau 6**. Ce type de formualtion permet d'obtenir des produits avec des tacks à la boucle élevés tout en ayant des forces de pelage élevées.

Exemple 13

Sur les copolymères qui sont décrits dans le tableau 7, nous comparons les formulations HMPSA que l'on peut obtenir en utilisant un plastifiant adapté à la formulation de tels copolymères, tel TOTM ou Catenex N956, ou un plastifiant non adapté à la formulation de ces produits, telle l'huile Primol 352.

25

30

20

10

15

Ces résultats montrent bien que s'il est possible d'obtenir de très bons HMPSA avec les copolymères revendiqués dans l'invention, il convient de veiller à sélectionner les composants de la formulation attentivement.

5 5 5 5 5					
Reference	Bloc A	Bloc A %	Bloc B	Mw totale	Mw/Mn
0B9	P(Abu)	62	P(S)	329600	2.1
1A01	P(Abu)	20	P(S)	219800	1.98
1A06	P(Abu)	89	P(S)	221540	2.35
1A26	P(Abu)	73	P(S)	283630	2.3

lean 1

10

^

Tableau 2	,	•			:				
	Adhésif Standard	г A26 FORAL АХЕ:20-(70-	1 A26 FORAL AXE 30, (70-	1A01 FORAL AXE 20-(70-	1401 FORAL AXE 30-(70-	1A06 FORAL AXE 20-(70-	1A06 FORAL AXE 30-(70-	•	30) SON
Grammage 5	30,00	25,60	24,50	24,95	25,20	24,64	24,95	25	24
N-A TIEST IN A TIEST I	13,00	1,45	1,89	2,00	1,79	1,84	2,00	1,93	٦.
SAFT INOX en	53	52	57	47	22	46	55	43	59
があります。	1,8	1,8	0'0	9'0	1,2	0'0	0'0	1,9	9'0
Fluage, INOX en	٩	88	403	260	298	226	588	162	329
Pelage 180° 20 min en N-25	0,40	9,95	10,53	16,77	16,33	16,43	15,07	13,47	15,87
	00,0	0,91	0,74	1,37	3,63	1,50	0,64	0,76	1,36
type de rupture	S	cohésive	cohésive	mixte cohésive adhésive	adhésive	cohésive	adhésive	cohésive	cohésive
Pelage 180° 24h	26,85	4,77	8,60	9,35	15,90	10,40	14,40	7,55	17,70
日本では、一般の	1,25	0,15	0,85	0,92	1,84	1,56	0,42	0,07	0,28
type de rupture	cohésive	cohésive	cohésive	adhésive	adhésive	adhésive	adhésive	adhésive	adhésive
Loop Tack en	6,42	22,81	14,40	26,25	19,70	30,30	19,88	26,67	24,60
	1,25	4,89	1,91	3,68	2,82	1,04	1,35	90'0	1,74
Viscosité T=0 ≟ en mPas,a 163°C	2100	525	1920	375	1220	475	1300	820	6500

ם שמוקם -								
		7 17 17 17 17 17 17 17 17 17 17 17 17 17						
	HV 252101		NORSOLENE	NORSOLENE	NORSOLENE NORSOLENE	NORSOLENE	NORSOLENE	NORSOLENE
		W90 20-70-30	W90 3G-70-30	W90 20-70-30	W90 30-70-30	W90 20-70-30	W90 30-70-30	V#80 30-02-0
	30,00		25,86	23,91	23,50	24,98	26,10	56
Grammage moyer city			1,45	0,153	1,46	1,58	1,59	
新 秦 李 李 李 李	53		20	42	46	46	20	53
SAFT INOX en °C	1,8		9,0	9'0	-	0,0	0'0	2,3
Fluage INOX en min	10000		565	240	1043	256	929	15258
Polacie (80°90) min	0,40		1,50	1,00	0,83	0,27	0,50	0,40
en N-25 mm			0,20	00'0	90'0	0,25	0,12	0,10
L type de rupture	stick slip	•	stick slip	stick slip	stick slip	stick slip	stick slip	stick slip
Dolanosii 80° 04h en	<u>.</u>		1,10	1,00	08'0	0,50	0,85	09'0
N-25 mm			0,42	0,14	00'0	0,14	20'0	0.28
type de rupture	cohésive		stick slip	stick slip	stick slip	stick slip	stick slip	
Loop Tack en:N-25	6,42	,	3,23	2,88	3,53	4,20	2,40	2,28
uu ·	1,25		1,50	0,70	1,08	2,93	1,04	1,02
Viscosité, T=0 en P mPas à 163°C	2100		3500	1100	3000	1050	2500	16250

20	Tableau 4							
}		HV 252101	262101 DERCOLYTE DERCOLYTE DERCOLYTE DERCOLYTE	DERCOLYTE	1A01 DERCOLYTE	DERCOLYTE	DERCOLYTE	1A06 DERCOLYTE
		No.	UN: 14115 20-70-30 A115 30-70-30 A115 20-70-30 A115 30-70-30 A115 20-70-30 A115 30-70-30	A115 30-70-30	A115 20-70-30	A115 30-70-30	A115 20-70-30	A115 30-70-30
		60	25	24,11	25,01	24,80	26,71	24,56
	Grammage moven en g-m ²		1.30		2,00	1,80	0.79	1,57
	教育等をいっています。	120	55	99	61	69	22	89
	SAFT INOX en C	60	1,73	09'0	0,6	1,4	1,4	1,2
	Fluade INOX en min	F	2151	10000	10000	10000	2255	10000
	Pelade 180° 20 min en N-25		7,83	29'0	6,13	20,63	0,13	3,20
	MB		3,89	0,25	6,1	6,4	90'0	2'0
	See Section of Finding	Stick silo	adhésive / cohésive	stick stip adhésive inox	mixte stick slip cohésive	mixte stick slip cohésive	stick slip	stick slip
	Delana 180° 24h en N	26,85	တ	3,05	11,20	22,00	0,25	2,00
	25 mm	1,25	1,98	0,21	11,46	12,30	0,07	1,84
	www.woe.de.monne	cohésive	adhésive / cohésive	stick slip adhésive inox	mixte stick slip cohésive	mixte stick slip cohésive	stick slip	stick slip
		L	ო	2,23	5,13	7,13	2,68	4,80
	Loop Tack en N-25 mm		1,75	1,18	2,00	3,85	0,25	1,37
	Viscosité T≕0 en mPas à	2100	1100	3100	887	3200	850	1500
		l						

Tableau 5

Tubicaa o					
Reference	Composition 1 er bloc	% de 1er bloc	Composition 2 ^{ème} bloc	% de 2 ^{ème} bloc	Mw
2A13	Abu	66	S,AA	34 (S/AA 98/2)	206 530
2A25	Abu	76	S,AMA	24 (S/AMA 93/7)	185 580

	26 26 26		· 	\neg		\neg	\neg				ω						ارو			Γ	
2A25	FORAL AX	30/(70/30)	26,55	0,89	53	0,58	943		21,40	1,56	cohésive	stick slip		24,6	0,28		cohésive	17,38	6.55		1105
2A09	E S	(06/02)/0	25,28	1,53	43	1,15	91		16,80	1,81	cohésive	un peu stick slip		17,9	2.26	cohésive	un peu stick slip	29,90	12 29	2515.	869
2A25	FORAL AX	30/(70/30)	25,64	1,11	33	0,50	15		18,67	1.70		Cohésive		19,5	141	adhésive	stick slip	30,88	77.0	1110	1000
2005	FORAL AX	20/(70/30)	25,16	. 83	31	1.00	4		15,87	1.21	2	cohésive		14,65	96.0	2	cohésive	31,23		40,4	1000
2642	FORAL AX	Catenex N956 30/(70/30)		5	51	90	833	220	15,35	10.5	10,4	cohésive		14.50	0 0	00,0	cohésive	13.58	1	3,86	874
. 0,00	FORAL AX	*Catenex N956* 20/(70/30)	D 75.0	t 4	42		250	417	18,17		26,0	cohésive		18 70	2/2	5. 4.	cohésive	34.10	<u> </u>	7,92	623
				± 0	0,1	9 4	0,0	152	18.87		2,59	cobésive	201100	U 7 F	6	6,15	conesive inox		66,63	6,00	750
	2A13	20/(70/30) = 10TM 20/(70/30)		8 8	2,0	ີ ,	50	14	13.80	and a	96'0	orioù de c	COHESING		00,4	0,14	odbácina inov		C1,47	7,57	400
	¥ A	252101*** UN		25,15	45°,1	2 .	1,8	990	ç) }	0,0 0	eile, deite	SUCK SIID		26,85	1,25 55	o in Adag	eniesive	o,47	1,25	2100
l ableau 6	, scar	(6'2 ' -	Grammage moyen en	gw/g	ecart type	SAFT INOX en C	ecart type	Fluage INOX en min	Pelage 180° 20 min sur	THE CZ/N LIB YON	Secartiyoe * * *		www.wype.rupinre	Pelage 180° 24h sur INOX	en N/25 mm	S Secartivoes	会が意思ないという。一般情報など	- type rupture.	Loop Tacken W25 mm	écartitype	Viscosité à 163°C·T=0,s

Tableau 7					
000000000000000000000000000000000000000	Composition	% de 1er bloc	Composition	Composition % de 2 ^{eme} bloc	Μw
1401	Ahu	70	တ	30	219 800
	50.7 V VV	C4 / A b / A A 00/41	U	98	247 210
2A08	Abu, AA	64 (Abu/AA 99/1)	o (41	216 390

2	2A09 ORAL AX	30/(70/30):	26,23	1,13		52	1,91	8		2,43	0,85	adhésive	inox		1,2	0,28	-	cohésive	19,40	200	0,20	8560
	EORAL AX F	20/(70/30)	25,22	1,97		34	0,82	39		8,20	2,05		cohésive		5,1	0,42		cohésive	19,28		2,30	1760
	2409 2409 2409 2409 2409 2409 2409 2409	30/(70/30)	24,57	1,12		20	0,58	384		1,73*	0,15		stick slip		3,95	1,20		stick slip	10.95		3,66	2480
	FORAL AX FORAL AX FORAL AX FORAL AX FORAL AX FORAL AX	20/(70/30)	23,9	1,78		55	1,00	892		13,27	0,15		conesive stick slip		17,55	0,64		cohésive	33 50		1,49	613
	2A08 FORAL AX	Primol 352 (30/(70/30)	25,54	1,91		27	2,	17		2,37	1,19		adhesive inox		0,20	0,14		cohésive	08 3+	2	4,45	4500
1 1 2 2 2 2			25.33	.55		52	0,0	+		1,93	1,96		adhésive inox		1.45	1,63	cohésive	adhesive	C 0	20,61	1,70	2560
	PORAL AX	Primol 352 (Catenex N956) Catenex N956 Primol 352 (30/(70/30) 20/(70/30) 20/(70/30)	25.45	1.09		49	1,7	672		14,43	0,67	mixte	adhésive Inox stick slip		10.05	4.60		adhésive inox stck slip	i c	50,85	8,06	2350
	2A08 2A08 FORAL AX	Catenex N956 C 20/(70/30)	. 26.44	1 12	21.1	52	0,5	1740		15,10	2.95	i	cohésive stick slip		17 50	0.85	3	cohésive		38,53	1,76	3500
ŀ	1A01 FORAL AX	Primol 352 (30/(70/30)	6 76	4 4 7 7	21.	æ	1,0	జ		0.80	69 0	3,	adhésive inox		ç	2,70	7	adhésive		15,57	0,59	8150
	FORAL AXE 1401 1401 Consult AX FORAL AX FO	Primol 352; 20/(70/30)	91.00	01,42	CO.1	56	0,5	ဖ		7 93	3 7	3	cohésive		ğ	, t, a	2	adhésive		20,62	2,21	7000
	1A01	Satenex N956 30/(70/30)	7	2,42	1,13	22	0,5	1052		54	2 6	8,	cohésive		, !	14,43	c / 'c	cohésive/	die vone	32,38	3,28	1150
	1A01 FORAL AXE	N956 (C	(aclai) (az	23,99	1,41	48		613		1		200	cohésive/	1			4.	adhésive		28,93	6,51	525
Tableau 8			Grammage	moyen en g/m²	* (écart type)**	SAET INOX en °C	ecart type	Fluage INOX en.	Pelade 180° 20	min sur INOX en	(A) Millioz/N	ecan type.		anidol advi-	sur INOX en N/25	100 EE	ecar (ype		Loop Tack en	A. N/25 mm	écart type	Viscosite à 163°C

REVENDICATIONS

1. Copolymère à blocs répondant à la formule suivante :

5

10

15

20

25

- $I-(B)_{n}-(A)_{m}$ dans laquelle n est un entier supérieur ou égal à 1, m un entier inférieur ou égal à n, B un bloc polymère lié directement au cœur I par une liaison covalente, obtenu par la polymérisation d'un mélange de monomères (B_{0}) comprenant :
 - de 90 à 100% en poids d'au moins un monomère (B₁) choisi dans le groupe contenant les acrylates d'alkyles en C1-C12 linéaires ou ramifiés,
- de 0 à 10 % en poids d'au moins un monomère (B₂) choisi parmi les acides et leurs dérivés tels que l'acide acrylique, l'acide méthacrylique et leurs sels,

A un bloc polymère, lié directement au bloc B par une liaison covalente, obtenu par la polymérisation d'un mélange de monomères (A₀) comprenant :

- de 95 à 100% en poids d'au moins un monomère (A₁) choisi dans le groupe contenant les monomères méthacryliques, styrèniques et leurs dérivés,
- de 0 à 5 % en poids d'au moins un monomère (A_2) choisi parmi les acides et leurs dérivés tels que l'acide acrylique, l'acide méthacrylique et leurs sels de sodium ou de potassium,

le cœur (I) étant un groupement organique répondant à l'une des formules suivantes :

$$Z = \begin{bmatrix} O \\ D \\ D \end{bmatrix}, \quad Z = \begin{bmatrix} O \\ Ar \\ D \end{bmatrix}, \quad Z = \begin{bmatrix} Ar \\ Ar \\ D \end{bmatrix}, \quad Z = \begin{bmatrix} Ar \\ D \\ D \end{bmatrix}$$
la lb lc

dans lesquelles Ar désigne—un—groupement aromatique substitué, Z est un radical organique ou minéral polyfonctionnel de masse molaire supérieure ou égale à 14.

2. Copolymère selon la revendication 1 caractérisé en ce que ledit radical organique polyfonctionnel est choisi parmi les radicaux 1,2 éthane-dioxy, 1,3

propane-dioxy, 1,4 butane dioxy, 1,6 hexane dioxy, le 1,3,5 tris(2-éthoxy) acide cianurique, polyaminoamines, telles que les poly éthylènes amines, le1,3,5 tris(2-éthyl amino) acide cyanurique, polythioxy, phosphonate ou polyphosphonate.

5

10

15

30

- 3. Copolymère selon la revendication 1 caractérisé en ce que ledit radical minéral polyfonctionnel est choisi parmi les complexes de formules Mⁿ⁺O-n dans laquelle M est un atome de magnésium, de calcium, d'aluminium, de titane, de zirconium, de chrome, de molybdène, de tungstène, de manganèse, de fer, de cobalt, de nickel, de palladium, de platine, de cuivre, d'argent, d'or, de zinc ou d'étain.
- 4. Copolymère selon la revendication 1 caractérisé en ce que B₀ comprend :
 - de 92 à 98 % en poids de monomères B1 et,
 - de 2 à 8 % en poids de monomères B₂.
- 5. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que B2 est de préférence l'acide acrylique.
- 20 6. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que A₀ comprend
 - de 95 à 98 % en poids de monomères A₁ et,
 - de 2 à 5 % en poids de monomères A₂.
- 7. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que A₂ est de préférence l'acide méthacrylique.
 - 8. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que le bloc B représente de 50 à 95 % en poids du poids total dudit copolymère.

- 9. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que le bloc B a une Tg inférieure à 0°C et de préférence inférieure à -30°C.
- 10. Copolymère selon l'une des revendications précédentes caractérisé en ce que le bloc B a une masse moyenne en poids comprise entre 2000 et 300000 g /mol, de préférence comprise entre 10000 et 200000 et un indice de polydispersité compris entre 1 et 3.
- 11. Copolymère selon la revendication 1 caractérisé en ce que le bloc A a une
 Tg supérieure à la température ambiante et de préférence supérieure à 90°C.
 - **12**. Procédé de préparation du copolymère de l'une quelconque des revendications précédentes par polymérisation radicalaire contrôlée selon le schéma suivant :

la polymérisation à une température comprise entre 60 et 150°C du mélange B₀ en présence d'une alkoxyamine et d'un agent de contrôle de la polymérisation jusqu'à un taux de conversion de 90%,

l'élimination d'une partie ou de la totalité des monomères B₀ n'ayant pas réagi,

l'ajout et la polymérisation du mélange Ao,

5

15

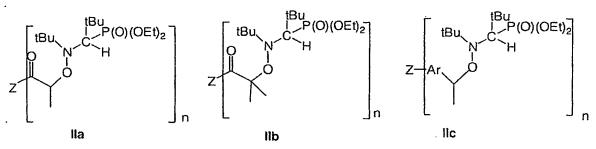
20

25

l'élimination de la totalité des monomères n'ayant pas réagi et récupération du copolymère formé, caractérisé en ce que la récupération est opérée par l'intermédiaire d'un

malaxeur-sécheur à une pression inférieure à 60 mbars, une température produit supérieure à 150°C et à un débit en sortie malaxeur allant de 1 à 15 kg/h.

13. Procédé selon la revendication 8 caractérisé en ce que l'alkoxyamine est choisie parmi les composés répondant à l'une des formules suivantes :



dans lesquelles Z est un radical organique ou minéral polyfonctionnel de masse molaire supérieure ou égale à 14.

14. Procédé selon la revendication 13 caractérisé en ce que ledit radical organique polyfonctionnel est choisi parmi les radicaux 1,2 éthane-dioxy, 1,3 propane-dioxy, 1,4 butane dioxy, 1,6 hexane dioxy, le 1,3,5 tris(2-éthoxy) acide cianurique, polyaminoamines, telles que les poly éthylènes amines, le1,3,5 tris(2-éthyl amino) acide cyanurique, polythioxy, phosphonate ou polyphosphonate.

15. Procédé selon la revendication 13 caractérisé en ce que que ledit radical minéral polyfonctionnel est choisi parmi les complexes de formules Mⁿ⁺O n dans laquelle M est un atome de magnésium, de calcium, d'aluminium, de titane, de zirconium, de chrome, de molybdène, de tungstène, de manganèse, de fer, de cobalt, de nickel, de palladium, de platine, de cuivre, d'argent, d'or, de zinc ou d'étain.

16. Procédé selon l'une des revendications 12 à 15 caractérisé en ce que l'agent de contrôle est choisi parmi les composés répondant à l'une des formules suivantes :

17. Composition adhésive comprenant :

5

15

-de 15 à 50 % en poids du poids total de la composition d'au moins un copolymère à blocs selon l'une des revendications 1 à 11,

-de 35 à 50 % en poids du poids total de la composition d'au moins une résine tackifiante,

-de 10 à 30 % en poids du poids total de la composition d'au moins un plastifiant.

- 18. Composition selon la revendication 17 caractérisée en ce que le plastifiant
 10 est choisi parmi les huiles de type trimellitate, comme la tri-octyl trimellitate ou les huiles majoraitairement naphténique telle que la Catenex N956 de Shell.
 - 19. Composition selon la revendication 17 caractérisée en ce que la résine tackifiante est choisie dans le groupe comprenant les résines à base de collophanes, d'ester de collophane, de polyterpène, de polyester hydroxylé, de terpène styrène, de terpène Pentaerythritol, ou de terpène phénol (typiquement).
- 20. Utilisation de la composition selon l'une des revendications 17 à 19 pour la20 fabrication de bandes, d'étiquettes ou de rubans adhésifs.
 - 21. Bandes, étiquettes et rubans adhésifs comprenant une composition adhésive selon l'une des revendications 17 à 19.

FIG. 1/3

Graphe 1 : mesure de tan d par DMA à 1 Hz entre un copolymère à séparation de phase marquée (☐ rectangle) et un copolymère dont les phases ne sont pas bien séparées (∆ triangle).

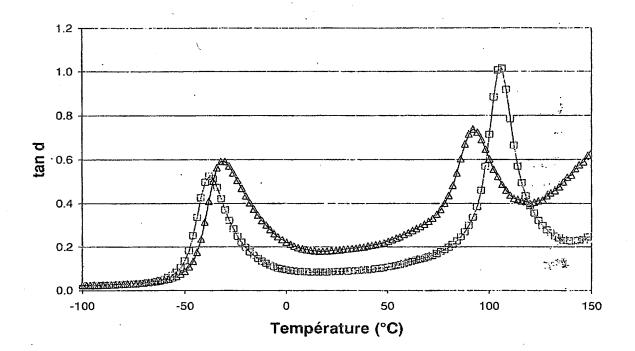


FIG. 2/3

Graphe 2 : x bleu SABuS modèle pur, * noir SABuS +Reagem 5110, o rouge Adtac LV.

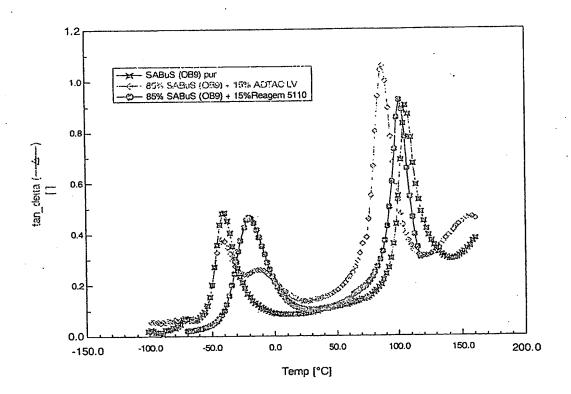
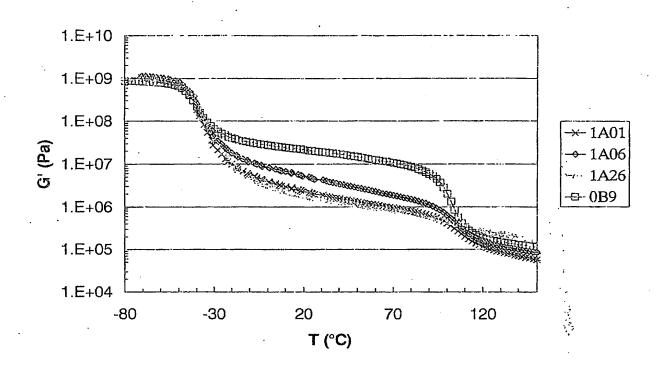


FIG. 3/3

Graphe 3 : DMA des copolymères de l'exemple 1



5



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

DÉPARTEMENT DES BREVETS

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 1../2..

(Si le demandeur n'est pas l'inventeur ou l'unique inventeur)

ois, rue de Saint Pèter	rsbourg		(Si le demandeur n'est pas i inventeur du l'unique me	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,
OO Davia Codov BB	04 Télécopie : 01 42 93 59 30		Cet imprime est à remplir lisiblement à l'encre noire	DB 113 W /260
os références p	our ce dossier	TS/fo - AM	A CONTRACTOR OF THE CONTRACTOR	
(acultatif)				
O'ENREGISTE	REMENT NATIONAL	<u> </u>		
ITRE DE L'INVE	NTION (200 caractères ou es	paces maximum)	•
PROCEDE D'OF ADHESIVES	BTENTION DE COPOLY	MERES A BI	LOCS ET LEURS UTILISATIONS DANS LES COMPOS	SITIONS
LE(S) DEMANDI	EUR(S):			
ATOFINA 4/8, cours Mich 92800 PUTEAU France	JX			
DESIGNE(NT) I	EN TANT QU'INVENTEUF nulaire identique et numé	R(S) : (Indique rotez chaque	ez en haut à droite «Page N° 1/1» S'il y a plus de tr page en indiquant le nombre total de pages).	rois inventeur
Nom		MAGNET		
Prénoms		Stéphanie		
Adresse	Rue	Maison Ca	abet	
Adiesse	Code postal et ville	64370	MORLANNE	
Société d'appart	enance (facultatif)			
Nom		GUERRE	T	
Prénoms		Olivier		
Adresse	Rue	6, route di	ı Lac	
	Code postal et ville	64230	MAZEROLLES	
Société d'appar	tenance (facultatif)			
Nom		PASSAD	E BOUPAT	
Prénoms		Nicolas		
Adresse	Rue	Résidence 5, rue d'Is	e Hermes III Sly	
	Code postal et ville	64000	PAU	
Société d'appar	rtenance (facultatif)			
	MANDEUR(S)			

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ



Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 01 53 04 53 04 Télécopie : 01 42 93 59 30 DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 2../2..

(Si le demandeur n'est pas l'inventeur ou l'unique inventeur)

			Get imprime est à rempir hisipiement à renere non	2003	
Vos références pour ce dossier (facultatif)		TS/fo - AM 1	994		
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL					
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum)					
PROCEDE D'OBTENTION DE COPOLYMER ADHESIVES		MERES A BLO	OCS ET LEURS UTILISATIONS DANS LES	COMPOSITIONS	
LE(S) DEMANDEUR(S) :					
, morni,			- •		
ATOFINA 4/8, cours Michelet				,	
92800 PUTEAUX		-		*4.	
France				•	
DESIGNE(NT) EN TANT QU'INVENTEUR(S) : (Indiquez en haut à droite «Page N° 1/1» S'il y a plus de trois inventeurs,					
utilisez un forn	nulaire identique et numér	otez chaque p	age en indiquant le nombre total de pages).		
Nom		LAURICHE			
Prénoms		Christian			
Adresse		6, rue Alfred Herbert			
	Rue	·		:	
	Code postal et ville	27300	BERNAY	· - 45	
Société d'appartenance (facultatif)					
Nom		EL BOUNIA	EL BOUNIA		
Prénoms			Nour Eddine		
Adresse	Rue	24, avenue du Dr. Dhers			
	Code postal et ville	64300	ORTHEZ	<u></u>	
Société d'appartenance (facultatif)					
Nom					
Prénoms		ļ	·		
Adresse	Rue				
	Code postal et ville				
Société d'appartenance (facultatif)					
DATE ET SIGNATURE(S) DU (DES) DEMANDEUR(S) OU DU MANDATAIRE (Nom et qualité du signataire)					
Paris-la-Défense, le 9 décembre 2003 Tarek SARRAF					

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/FR04/003153

International filing date:

08 December 2004 (08.12.2004)

Document type:

Certified copy of priority document

Document details:

Country/Office: FR

Number:

0314505

Filing date:

11 December 2003 (11.12.2003)

Date of receipt at the International Bureau: 07 March 2005 (07.03.2005)

Remark: Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in

compliance with Rule 17.1(a) or (b)



This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record.

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS
\square image cut off at top, bottom or sides
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ other:

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.